This Page Is Inserted by IFW Operations and is not a part of the Official Record

BEST AVAILABLE IMAGES

Defective images within this document are accurate representations of the original documents submitted by the applicant.

Defects in the images may include (but are not limited to):

- BLACK BORDERS
- TEXT CUT OFF AT TOP, BOTTOM OR SIDES
- FADED TEXT
- ILLEGIBLE TEXT
- SKEWED/SLANTED IMAGES
- COLORED PHOTOS
- BLACK OR VERY BLACK AND WHITE DARK PHOTOS
- GRAY SCALE DOCUMENTS

IMAGES ARE BEST AVAILABLE COPY.

As rescanning documents will not correct images, please do not report the images to the Image Problem Mailbox.

THIS PAGE BLANK (USPTO)

(19) BUNDESREPUBLIK **DEUTSCHLAND**

10 Offenlegungsschrift ① DE 3430518 A1

(51) Int. Cl. 4: C08F8/24



PATENTAMT

Aktenzeichen: P 34 30 518.1 Anmeldetag: 18. 8.84

Offenlegungstag: 27. 2.86

(71) Anmelder:

Bayer AG, 5090 Leverkusen, DE

② Erfinder:

Musch, Rüdiger, Dipl.-Chem. Dr., 5060 Bergisch Gladbach, DE; Nuyken, Oskar, Dipl.-Chem. Dr., 8000 München, DE; Pask, Stephen David, Dipl.-Chem. Dr., 4047 Dormagen, DE; Vischer, Axel, Dipl.-Chem. Dr., 8046 Garching, DE; Walter, Michael, Dipl.-Chem. Dr., 8000 München, DE

(54) Verfahren zur Herstellung von Polymeren mit reaktiven Endgruppen

Ein verbessertes Verfahren zur Herstellung von Polymeren mit Halogenendgruppen aus kationisch polymerisierbaren Monomeren, wobei man das Monomere in einem inerten Lösungsmittel bei + 10° C bis -130° C mit Hilfe eines Katalysatorsystems aus einem Metallhalogenid und einem organischen Halogenid polymerisiert, verwendet als organische Halogenide Verbindungen der allgemeinen Formel

zweigtes C₁-C₂₀-Alkyl ist, und das organische Halogenid mindestens 5 C-Atome und maximal 50 C-Atome besitzt und in Konzentrationen von 10-1 bis 10 6 Mol pro Mol Monomer vorliegt, während das Metallhalogenid im 2-50fachen molaren Überschuß, bezogen auf das organische Halogenid, zugesetzt wird.

wobei X ein Halogenatom ist, R₁, R₂, R₃ C₅-C₁₀-Cycloalkyl, geradkettiges oder verzweigtes C₁-C₂₀-Alkylrest oder

Patentansprüche

1. Verfahren zur Herstellung von Polymeren mit Halogenendgruppen aus kationisch polymerisierbaren
Monomeren wobei man das Monomere in einem inerten
Lösungsmittel bei +10°C bis -130°C mit Hilfe
eines Katalysatorsystems aus einem Metallhalogenid
und einem organischen Halogenid polymerisiert, dadurch gekennzeichnet, daß das organische Halogenid
der allgemeinen Formel

10

5

enspricht, wobei X ein Halogenatom ist,

R₁,R₂,R₃ C₅-C₁₀-Cycloalkyl, geradkettiges oder verzweigtes C₁-C₂₀-Alkylrest oder

15

bedeuten, wobei

R₄ und R₅ C₅-C₁₀-Cycloalkyl oder geradkettiges oder verzweigtes C₁-C₂₀-Alkyl bedeuten,

und daß das organische Halogenid mindestens 5 C-Atome und maximal 50 C-Atome besitzt und in Konzentrationen von 10⁻¹ bis 10⁻⁶ Mol pro Mol Monomer vorliegt, während das Metallhalogenid im 2-500-fachen molaren Überschuß, bezogen auf das organische Halogenid, zugesetzt wird.

- Verfahren gemäß Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet,
 daß man Isobutylen als Monomer einsetzt.
 - Verfahren gemäß Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, daß man als Friedel-Crafts Säure BCl₃, SnCl₄, TiCl₄, SbCl₆ oder FeCl₃ einsetzt.
- Verfahren gemäß Anspruch 3, dadurch gekennzeichnet,
 daß man BCl₃ als Metallhalogenid einsetzt.
 - 5. Verfahren gemäß Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, daß man bei Temperaturen von -15 bis -60°C arbeitet.

Jo/by-c

BAYER AKTIENGESELLSCHAFT

5090 Leverkusen, Bayerwerk

Konzernverwaltung RP Patentabteilung

117. 08. 2

Verfahren zur Herstellung von Polymeren mit reaktiven Endgruppen

Die Anmeldung betrifft die Herstellung von makromolekularen Stoffen mit endständigen reaktiven Gruppen durch kationische Polymerisation von kationisch polymerisierbaren Monomeren in Gegenwart von Metallhalogeniden und bestimmten Halogenkohlenwasserstoffen.

Ein Reaktionssystem, das durch kationische Polymerisation Produkte mit zwei reaktiven Endgruppen, sogenannte Telechele, liefert, wird von J.P. Kennedy in J. Polym. Sci., Polymer Chem. Ed. 18, 1523 (1980) beschrieben. Solche Makromoleküle mit definierten Endgruppen sollten ausgezeichnete Präpolymere für die Herstellung von z.B. maßgeschneiderten Copolymeren mit bekannter, einstellbarer Blocklänge sein.

Voraussetzung dafür ist jedoch ein möglichst hoher Rein15 heitsgrad solcher Präpolymere, d.h. jede Polymerkette
des Reaktionsproduktes sollte je nach Reaktionsbe-

5

dingungen die gleiche Zahl an reaktiven Endgruppen (z.B. 1, 2 oder 3) tragen.

Bei der von Kennedy beschriebenen sogenannten "Inifer-Methode" wird die Polymerisation von Isobuten in Gegen-5 wart von Friedel-Crafts Säuren und aromatischen Halogenkohlenwasserstoffen als Initiatoren durchgeführt. Wie J.P. Kennedy, S.Y. Huang und S. Feinberg in J. Polymer Sci., Chem. Ed. 15, 2801-2820, 2869-92 zeigen, waren die von ihnen getesteten gesättigten, alipha-10 tischen halogenierten Kohlenwasserstoffe als Initiatoren nicht geeignet. Bei der Verwendung aromatischer Halogenkohlenwasserstoffe findet jedoch zu Polymerisationsbeginn als unerwünschte Nebenreaktion eine teilweise Friedel-Crafts Alkylierung des aromatischen Initiators durch das Monomere statt, die den Wert der Methode 15 stark einschränkt, denn durch diese Nebenreaktion entstehen Makromoleküle, die eine nichtreaktive Indanendgruppe tragen, so daß im Polymeren Produkte mit unterschiedlicher Funktionalität vorliegen. Dieser Effekt 20 tritt besonders stark bei höheren Polymerisationstemperaturen und höheren Konzentrationen von Initiatoren, bezogen auf das Monomere auf.

Es war daher überraschend festzustellen, daß sich bei Verwendung bestimmter aliphatischer halogenierter

Kohlenwasserstoffe die kationische Polymerisation von z.B. Isobuten in Gegenwart von Metallhalogeniden entgegen der Auffassung von Kennedy abläuft, wobei verständlicherweise eine Indanbildung nicht auftritt.

Gegenstand der Erfindung ist daher in Verfahren zur Herstellung von Polymeren mit Halogenendgruppen aus kationisch polymerisierbaren Monomeren, wobei man das Monomere in einem inerten Lösungsmittel bei +10 bis -130°C mit Hilfe eines Katalysatorsystems aus einem Metallhalogenid und einem organischen Halogenid polymerisiert, dadurch gekennzeichnet, daß das organische Halogenid der allgemeinen Formel

$$R_3 \xrightarrow{R_1} \stackrel{R}{\overset{i}{c}} \xrightarrow{R_2} X$$

- 10 entspricht, wobei X ein Halogenatom ist,
 - . R_1, R_2, R_3 C_5-C_{10} -Cycloalkyl, geradkettiges oder verzweigtes C_1-C_{20} -Alkyl oder

$$x \longrightarrow \overset{R}{c} \longrightarrow \overset{R}{c} \longrightarrow \overset{R}{}_{4}$$

bedeuten, wobei

5

15 R_4 und R_5 C_5 - C_{10} -Cycloalkyl oder geradkettiges oder verzweigtes C_1 - C_{20} -Alkyl bedeuten,

und daß das organische Halogenid mindestens 5 C-Atome und maximal 50 C-Atome besitzt und in Konzentrationen von 10⁻¹ bis 10⁻⁶ Mol pro Mol Monomer vorliegt, während das Metallhalogenid im 2 bis 500-fachen molaren Überschuß, bezogen auf das organische Halogenid zugesetzt wird.

Als Monomere kommen kationisch polymerisierbare Monomere vom Typ 1-Buten, 2-Methylbuten, 4-Methyl-1-penten oder Vinylcyclohexan in Frage wie sie in der Monographie: "Cationic polymerization of olefins" von J.P. Kennedy, J. Wiley u. Sons, New York in Tab. 1, Abschnitt 1a-d, 39-41 beschrieben worden sind, also auch Vinylether wie z.B. Isobutylvinylether. Bevorzugtes Monomer ist Isobuten.

Vorzugsweise arbeitet man bei 0 bis -60°C in niedrigsiedenden Lösungsmitteln. Als geeignete Lösungsmittel
kommen z.B. gesättigte Kohlenwasserstoffe wie Ethan,.
Propan, Butan oder Pentan sowie Chlorkohlenwasserstoffe wie Methylchlorid oder Methylenchlorid oder
Mischungen davon in Betracht.

- Als Katalysatoren werden Metallhalogenide vom Typ der Friedel-Crafts Säuren eingesetzt, wie BX3, SnX4, TiX4, SbX6 oder FeX3 wobei X Fluor, Chlor, Brom oder Jod sein kann. Bevorzugt werden die Metallchloride eingesetzt, wobei BCl3 besonders wirksam ist.
- Besonders bevorzugt sind 2,5-Dichlor-2,5-dimethylhexan,
 9,14-Dichlor-9,14-di-n-heptyl-docosan, 2,5,8-Trichlor2,5,8-trimethylnonan, 2-Chlor-2,3,3-trimethylbutan,
 2-Chlor-2,4,4,6,6-pentamethylheptan.

Beispiele

- A. Herstellung der aromatischen Halogenverbindungen (Vergleich)
- 2 Chloro-2-methyl-ethylbenzol (Cumylchlorid)
 Diese Verbindung wurde nach der Vorschrift von
 Y. Okamoto und H.C. Brown, J. Am. Chem. Soc. 79,
 1903 (1957) hergestellt
- p-Di-(X,X-dimethyl-chloromethyl)benzol (Dicumyl-chlorid)
 Die Herstellung erfolgte nach der Vorschrift von J.P. Kennedy und R.A. Smith, J. Polymer Sci., Polym. Chem. Ed. 18, 1523-37 (1980).
 - B. Herstellung der aliphatischen Halogenverbindungen
- 1. 2-Chloro-2-methyl-propan

 Kaufprodukt, das vor dem Einsatz mit 5 %iger

 wäßriger K₂CO₃-Lösung gewaschen, danach mit

 Wasser, über CaH₂ getrocknet und durch Destillation gereinigt wurde.
- 2. 2-Chloro-2,4,4-trimethyl-pentan

 15 ml 2,4,4-Trimethyl-penten-1 wurden in 150 ml

 CH₂Cl₂ gelöst auf -30°C abgekühlt und mit einer

 Mischung von 10,3 ml Thionylchlorid und 5,4 ml

 H₂O tropfenweise versetzt. Danach erwärmte man die

Mischung auf 0°C und wusch sie nach 2,5 Stunden mit kalter 1 % wäßriger $K_2\text{CO}_3$ -Lösung, danach mit eiskaltem Wasser. Das Produkt wurde über MgSO $_4$ getrocknet und destilliert. Ausbeute 85 %; $n_D^{20} = 1,4308$; Sdp_{10} mm 38°C.

- 3. 2,5-Dichlor-2,5-dimethylhexan
 2,5-Dimethyl-1,5-hexadien wurde entsprechend Verbindung B2 mit Thionylchlorid umgesetzt.
 Ausbeute: 81 %; Schmp. 64°C.
- 10 C. Durchführung der Polymerisationen

Die Polymerisation wurde in einer Hochvakuumapparatur aus Glas durchgeführt, indem man Isobuten und den Coinitiator in Methylenchlorid löste, die Mischung auf die gewünschte Temperatur abkühlte und BCl₃ zugab. Die Durchführung der Polymerisation und die Aufarbeitung der Produkte erfolgte wie in Makromol. Chem. 184, 553-562 (1983) beschrieben.

Beispiele 1-5

5

Experimentelle Bedingungen

Initiator 1,8.10⁻³ mol/l
Isobuten 0,07 mol/l
Lösungsmittel CH₂Cl₂
Reaktionstemperatur -80°C
Reaktionszeit 30 Minuten.

25 BCl₃ 0,2 mol/l

Beispiel	Initiator	Monomerumsatz (%)	DPn	Funktionalität	
			DPth	theoretisch	gefunden
11)	A 1	78	_2)	1	0,65
2 ¹⁾	A 2	90	1	2	1,9
3 ¹⁾	в 1	17	9 , 5 ³⁾	1	-
4	В 2	95	1	1	1
5	в 3	94	1	2	2

- 1) Vergleichsbeispiel
- 2) multimodale Verteilung (GPC), daher Wert nicht bestimmbar
- extrem hohes Molekulargewicht (~ 20.000), daher Funktionalität nicht bestimmbar.

Die Bestimmung des mittleren Polymerisationsgrades DPn erfolgte mit Hilfe der GPC. Es wurde ein Du Pont 830 HPLC Gerät verwendet mit der Säulenanordnung 10 µ, 500 Å,

10 10 Å und 10 Å sowie THF als Laufmittel. Als Eichsubstanzen wurden Polyisopren-Standards eingesetzt. Bei einer störungsfreien Polymerisation soll der so ermittelte Polymerisationsgrad DPn dem theoretischen Wert DPth entsprechen und die Beziehung DPn/DPth = 1 sein.

Die Funktionalität der Telechele wurde durch 1H-NMR-Messungen ermittelt, indem man die Intensitäten der Resonanzsignale aromatischer Protonen (I) mit den endständigen aliphatischen Protonen (II) verglich. Sie sollen

bei einer Funktionalität von 1 im Verhältnis I:II = 2:3 und bei einer Funktionalität von 2 im Verhältnis I:II = 1:3 vorliegen (Beispiel 1 und 2).

Die Funktionalität der durch aliphatische Initiatoren gestarteten Telechele wurde aus dem Intensitätsverhältnis endständiger Methylprotonen II, Methylenprotonen III und einer Chloranalyse des Polymeren ermittelt.

Wie man den Beispielen entnehmen kann, erhält man durch
10 Einsatz der aromatischen Initiatoren (Beispiele 1 und 2)
Polymere, deren Funktionalität niedriger ist als erwartet.
Das Gleiche gilt auch für den niedermolekularen aliphatischen Initiator (Beispiel 3). Darüber hinaus zeigen die nach Beispielen 1 bis 3 hergestellten Polymeren bei der
15 gelchromatographischen Trennung eine breite Molekulargewichtsverteilung.

Dagegen entsprechen die durch die erfindungsgemäßen Maßnahmen hergestellten Polymere dem erwarteten Polymerisationsgrad und der erwarteten Funktionalität.

Beispiel 6-10

Man polymerisierte unter den gleichen Bedingungen wie bei Beispielen 1-5, jedoch bei -20°C.

Beispiel	Initiator	Monomerumsatz	DPn	Funktionalität	
		(%)	DPth	theoretisch	gefunden
6 ¹⁾	A 1	57 -	2)	1	0,53
7 ¹⁾	A 2	92	_2)	2	1,75
8 ¹⁾	В 1	11	12,3	1	-
9	B 2	94	1,0	1	1
10	В 3	96	2,0	2	2

- 5 1) Vergleichsbeispiel
 - 2) multimodale Verteilung
 - 3) extrem hohes Molekulargewicht (~ 25.000)

Wie die Beispiele zeigen, wird die Wirksamkeit der erfindungsgemäßen Initiatoren (Beispiele 9, 10) gerade bei höheren Polymerisationstemperaturen sichtbar. Während bei Einsatz der üblichen aromatischen Initiatoren die Funktionalität der Produkte auf Grund von Nebenreaktionen zurückgeht (Beispiele 6-8), bleibt sie bei Einsatz der aliphatischen Initiatoren (Beispiele 9, 10) erhalten.